PRODUCTION OF POLYESTER EXCELLENT IN FORMING **PROCESSABILITY**

Patent Number:

JP11228682

Publication date:

1999-08-24

Inventor(s):

HONDA KEISUKE;; AOYAMA MASATOSHI;; TSUTSUMI KENICHI

Applicant(s):

TORAY IND INC

Requested Patent:

□ JP11228682

Application Number: JP19980036065 19980218

Priority Number(s):

IPC Classification:

C08G63/84; C08G63/183; C08G63/78; C08G63/82; C08G63/85; D01F6/62

EC Classification:

Equivalents:

Abstract

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a method for producing the subject polyester hardly causing increase in a filtration pressure of a filter medium at the time of molding, break of a thread at the time of spinning and break of a film at the time of film-formation, and useful for a fiber, the film, a bottle or the like by using an aluminum compound and a titanium compound as a polycondensation catalyst. SOLUTION: This method for producing (Z) a polyester by polycondensing a product obtained by an esterification reaction or a transesterification of an aromatic dicarboxylic acid (an ester-formable derivative thereof) with a diol (an ester-formable derivative thereof) comprises using (A1) an aluminum compound (e.g. hydroxide or acetate of aluminum) and (A2) a titanium compound [e.g. a titanium alkoxide, or a reaction product of the titanium alkoxide with an aliphatic carboxylic acid salt or an aromatic polybasic carboxylic acid (anhydride)] as the polycondensation catalyst. Preferably, the amounts of the A1 and A2 based on the amount of the Z are each 1-500 ppm expressed in terms of each metal atom.

Data supplied from the esp@cenet database - 12

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平11-228682

(43)公開日 平成11年(1999)8月24日

| (51) Int.Cl. ⁶ | | 識別記号 | | FΙ | | | | | | | |
|---------------------------|--------------|-------------------|------|--------|-----------|----------|---------|-------|-------------------|-------------|---|
| C 0 8 G | 63/84 | | | C 0 | 8G (| 63/84 | | | | | |
| | 63/183 | , | | | (| 53/183 | | | | | |
| | 63/78 | | | | (| 33/78 | | | | | |
| | 63/82 | | | | (| 33/82 | | | | | |
| | 63/85 | | | | (| 3/85 | | | | | • |
| | | | 審査請求 | 未請求 | | | OL | (全 | 8] | 頁) | 最終頁に続く |
| (21)出願番 | } | 特願平10-36065 | | (71) | 出願人 | 000003 | 159 | | | _ | |
| | | • | | į | | 東レ株 | 式会社 | | | | |
| (22)出願日 | | 平成10年(1998) 2月18日 | | | | 東京都 | 中央区 | 日本相 | 宝部 | 727 | 丁目2番1号 |
| | | | | (72) | 発明者 | 本田 : | 生介 | | | | |
| | | | | | | 静岡県 | 三島市 | 4845∄ | 釶 | 東 | レ株式会社三島 |
| | | | | | | 工場内 | | • | | | |
| | | | | (72) | 発明者 | | 雅俊 | | | | |
| | | | | | | | | 1845≇ | 轴 | 東1 | レ株式会社三島 |
| | | | | | | 工場内 | | | | ,,,,, | |
| | | | | (72) 8 | 発明者 | | | | | | |
| | | | | (, 2) | , E-71 EI | | | 1845# | 2 11 6 | 审1 | レ株式会社三島 |
| | | | | | | 工場内 | (I) (DA | 10101 | a MD | ж. і | 7 7 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 |
| | | | | | | -1-70179 | | | | | |
| | | | | | | | | | | | |
| | | | | | | | | | | | |

(54) 【発明の名称】 成形加工性に優れたポリエステルの製造方法

(57)【要約】

【課題】成形加工性に優れ、繊維用、フイルム用、ボトル用等の成形体の製造において口金汚れ、沪圧上昇、糸切れなどの問題が解消されたポリエステルの製造方法。 【解決手段】芳香族ジカルボン酸またはそのエステル形成性誘導体及びジオールまたはそのエステル形成性誘導体とのエステル化反応またはエステル交換反応により得られた生成物を重縮合せしめてポリエステルを製造する方法において、重縮合触媒としてアルミニウム化合物及びチタン化合物を使用することを特徴とする、ボリエステルの製造方法。

【特許請求の範囲】

【請求項1】芳香族ジカルボン酸またはそのエステル形成性誘導体及びジオールまたはそのエステル形成性誘導体とのエステル化反応またはエステル交換反応により得られた生成物を重縮合せしめてポリエステルを製造する方法において、重縮合触媒としてアルミニウム化合物及びチタン化合物を使用することを特徴とするポリエステルの製造方法。

【請求項2】得られるポリエステル組成物に対して、アルミニウム化合物及びチタン化合物をアルミニウム原子及びチタン原子換算でそれぞれ1~500ppm添加することを特徴とする請求項1記載のポリエステルの製造方法。

【請求項3】得られるポリエステル組成物に対して、アルミニウム化合物及びチタン化合物をアルミニウム原子及びチタン原子換算の合計量で2~500ppm添加することを特徴とする請求項1または2のいずれか1項記載のポリエステルの製造方法。

【請求項4】重縮合触媒としてコバルト化合物を、アルミニウム原子及びチタン原子の合計量とコバルト原子のモル比が $0.5\sim20$ ((A1+Ti)/Co)となるように添加することを特徴とする請求項 $1\sim3$ のいずれか1項記載のポリエステルの製造方法。

【請求項5】ポリエステルの製造方法において、得られるポリエステルに対して、アルカリを50~5000ppm触媒に対し添加することを特徴とする請求項1~4のいずれか1項記載のポリエステルの製造方法。

【請求項6】アルミニウム化合物がアルミニウムの水酸化物、塩化物、水酸化塩化物及び酢酸塩からなる群から選ばれる少なくとも1種の化合物であることを特徴とする請求項1~5のいずれか1項記載のポリエステルの製造方法。

【請求項7】チタン化合物がチタンのアルコキシド、脂肪族カルボン酸塩、芳香族多価カルボン酸またはその無水物とチタンのアルコキシドとの生成物からなる群から選ばれる少なくとも1種の化合物であることを特徴とする請求項1~5のいずれか1項記載のポリエステルの製造方法。

【請求項8】コバルト化合物がコバルトの塩化物、硝酸塩、炭酸塩、カルボン酸塩及び酢酸塩からなる群から選ばれる少なくとも1種の化合物であることを特徴とする請求項4~7のいずれか1項記載のポリエステルの製造方法

【請求項9】アルカリが含窒素化合物であることを特徴とする請求項5~8のいずれか1項記載のポリエステルの製造方法。

【請求項10】含窒素化合物が第3アミン化合物または 第4アンモニウム化合物であることを特徴とする請求項 9記載のポリエステルの製造方法。

【請求項11】アルミニウム化合物をあらかじめ、アル

カリを含有する水または有機溶媒に混合した後、該混合物として添加することを特徴とする請求項 $1\sim10$ のいずれか1項記載のポリエステルの製造方法。

【請求項12】ポリエステルが主としてポリエチレンテレフタレートからなるポリマーであることを特徴とする請求項 $1\sim11$ のいずれか1項記載のポリエステルの製造方法。

【請求項13】繊維用途に用いることを特徴とする請求項1~12のいずれか1項記載のポリエステルの製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は成形加工性に優れる ポリエステルの製造方法に関する。さらに詳しくは成形 加工性及びポリマ色調に優れるポリエステルの製造方法 に関する。

[0002]

【従来の技術】ポリエステルは、その優れた性質のゆえに、繊維用、フィルム用、ボトル用をはじめ広く種々の分野で用いられている。なかでもポリエチレンテレフタレートは機械的強度、化学特性、寸法安定性などに優れ、好適に使用されている。

【0003】一般にポリエチレンテレフタレートは、テレフタル酸またはそのエステル形成性誘導体とエチレングリコールから製造されるが、高分子量のポリマを製造する商業的なプロセスでは、重縮合触媒としてアンチモン化合物が広く用いられている。しかしながら、アンチモン化合物を含有するポリマは以下に述べるような幾つかの好ましくない特性を有している。

【0004】例えば、アンチモン触媒を使用して得られたポリエステルを溶融紡糸して繊維とするときに、アンチモン触媒の残渣が口金孔周りに堆積することが知られている。この堆積が進行するとフィラメントに欠点が生じる原因となるため、適時除去する必要が生じる。アンチモン触媒残渣の堆積が生じるのは、アンチモンがポリマ中でアンチモングリコラートの形で存在しており、これが口金近傍で変成を受け、一部が気化、散逸した後、アンチモンを主体とする成分が口金に残るためであると考えられている。

【0005】また、ポリマ中のアンチモン触媒残渣は比較的大きな粒子状となりやすく、異物となって成形加工時のフィルターの沪圧上昇、紡糸の際の糸切れあるいは製膜時のフィルム破れの原因になるなどの好ましくない特性を有している。

【0006】上記のような背景からアンチモン含有量が極めて少ないか、あるいは含有しないポリエステルが求められている。このような課題に対して、例えばUSP5,512,340等では、無機アルミニウム化合物である塩化アルミニウムや水酸化塩化アルミニウムをコバルト化合物と併用して用いることが提案されている。しか

しながら一般にアルミニウム化合物は、エチレングリコールなどのグリコールやポリエステルの反応系に溶解しにくく、そのまま重縮合触媒としてポリエステルの反応系に添加すると不溶性異物を形成し、該異物に起因した紡糸の糸切れやフィルム破れを発生する。また、可溶性アルミニウム化合物を用いた場合にも、反応性を上げるために相当量のアルミニウム化合物を添加すると異物発生を生じ、結局、アンチモンの問題点を十分に回避できない。

[0007]

【発明が解決しようとする課題】本発明の目的は上記の アンチモン化合物を含有するポリエステルの欠点を解消 した、アルミニウム化合物及びチタン化合物を添加して なるポリエステルの製造方法を提供するものである。

[0008]

【課題を解決するための手段】前記した本発明の目的は、芳香族ジカルボン酸またはそのエステル形成性誘導体及びジオールまたはそのエステル形成性誘導体とのエステル化反応またはエステル交換反応により得られた生成物を重縮合せしめてポリエステルを製造する方法において、重縮合触媒としてアルミニウム化合物及びチタン化合物を使用することを特徴とするボリエステルの製造方法により達成される。

[0009]

【発明の実施の形態】本発明のポリエステルはジカルボン酸またはそのエステル形成性誘導体及びジオールまたはそのエステル形成性誘導体から合成されるポリマであって、繊維、フィルム、ボトル等の成形品として用いることが可能なものであれば特に限定はない。

【0010】このようなポリエステルとして具体的には、例えばポリエチレンテレフタレート、ポリテトラメチレンテレフタレート、ポリエチレンジメチレンテレフタレート、ポリエチレンー2,6ーナフタレンジカルボキシレート、ポリエチレンー1,2ービス(2ークロロフェノキシ)エタンー4,4'ージカルボキシレート、ポリプロピレンテレフタレートなどが挙げられる。本発明は、なかでも最も汎用的に用いられているポリエチレンテレフタレートからなるポリエステル共重合体において好適である。

【0011】また、これらのボリエステルには、共重合成分としてアジピン酸、イソフタル酸、セバシン酸、フタル酸、4,4'ージフェニルジカルボン酸などのジカルボン酸およびそのエステル形成性誘導体、ボリエチレングリコール、ジエチレングリコール、ヘキサメチレングリコール、ネオペンチルグリコール、ポリプロピレングリコールなどのジオキシ化合物、pー(βーオキシエトキシ)安息香酸などのオキシカルボン酸およびそのエステル形成性誘導体などを共重合してもよい。

【0012】本発明におけるアルミニウム化合物は、特

に限定されない。具体的には、水酸化アルミニウム、塩 化アルミニウム、水酸化塩化アルミニウムなどの無機ア ルミニウム化合物、酢酸アルミニウム、安息香酸アルミ ニウム、乳酸アルミニウム、ラウリン酸アルミニウム、 ステアリン酸アルミニウム等のカルボン酸塩、アルミニ ウムエチレート、アルミニウムイソプロピレート、アル ミニウムトリーnーブチレート、アルミニウムトリーs ecーブチレート、アルミニウムトリーtertーブチ レート、モノーsec ーブトキシアルミニウムジイソプ ロピレート等のアルコールの水酸基の水素をアルミニウ ム元素で置き換えた構造の化合物であるアルミニウムア ルコレート、エチルアセトアセテートアルミニウムジイ ソプロピレート、アルミニウムトリス (エチルアセトア セテート)、アルキルアセトアセテートアルミニウムジ イソプロピレート、アルミニウムモノアセチルアセテー トビス(エチルアセトアセテート)、アルミニウムトリ ス (アセチルアセテート)、アルミニウムモノイソプロ ポキシモノオレオキシエチルアセトアセテート、アルミ ニウムアセチルアセトネート等のアルミニウムアルコレ ートのアルコキシ基の一部または全部をアルキルアセト 酢酸エステルやアセチルアセトン等のキレート化剤で置 換した化合物であるアルミニウムキレートが挙げられ る。

【0013】中でも比較的安価で、分子量が低くアルミニウム原子の含有比率の高い水酸化アルミニウム、塩化アルミニウム、水酸化塩化アルミニウム、酢酸アルミニウムが好ましく用いられる。

【0014】さらには、水酸化アルミニウムまたは酢酸アルミニウムを用いると、ハロゲンを含有しないため得られるポリマの耐熱性や色調がより良好となり特に好ましい。なお、本発明の酢酸アルミニウムは、一般に市販されている、いわゆる塩基性酢酸アルミニウムであっても良い。

【0015】同様に、本発明におけるチタン化合物も、 特に限定されない。具体的には、チタンメチネート、チ タンエチレート、チタンーnープロピレート、チタンイ ソプロピレート、チタンテトラーnーブチレート、チタ ンテトラーsec-ブチレート、チタンテトラーter tーブチレート、チタンテトラエチレングリコレート等 のアルコールの水酸基の水素をチタン元素で置き換えた 構造の化合物であるチタンアルコレート、蓚酸チタン、 オキシ蓚酸チタン等の脂肪族カルボン酸塩、フタル酸、 トリメリット酸、ヘミトリメリット酸、ピロトリメリッ ト酸等の芳香族多価カルボン酸又はこれらの無水物と上 記チタンのアルコレートとを予め反応させて得られる反 応生成物、チタンサリチレート、チタンサリチルアセト ネート、チタンアセチルアセトネート等のチタンアルコ レートのアルコキシ基の一部または全部をアルキルアセ ト酢酸エステルやアセチルアセトン等のキレート化剤で 置換した化合物であるチタンキレート、四塩化チタン、

四臭化チタン等の無機チタン化合物が挙げられる。また、これらのチタン化合物の複数の混合物や一部重合体を含有していても良い。中でも比較的安価で、分子量が低くアルミニウム原子の含有比率の高いチタンアルコレート、脂肪族カルボン酸塩、芳香族多価カルボン酸またはその無水物とチタンのアルコキシドとの生成物が好ましく用いられる。

【0016】本発明のアルミニウム化合物及びチタン化合物は、アルミニウム原子及びチタン原子換算で得られるポリエステル化合物に対して重量でそれぞれ1~500ppmとなるよう添加することが好ましい。より好ましくは1~200ppm、さらに好ましくは1~100ppmである。

【0017】また、本発明のアルミニウム化合物及びチタン化合物は、アルミニウム原子及びチタン原子換算の合計量で得られるポリエステル化合物に対して重量で2~500ppmとなるよう添加することが好ましい。添加量が2ppmより少ないと触媒活性が不十分で、結果として得られるポリマの分子量が低く成形物の強度が不十分となる。また500ppmを越える量添加すると、異物が生成しやすくなり、成形時の沪圧上昇が顕著になったり、ポリマ色調が悪化する場合がある。より好ましくは2~200ppm、さらに好ましくは2~100ppmである。

【0018】本発明においては上記アルミニウム化合物 及びチタン化合物と併せてコバルト化合物を用いると、 得られるポリエステルの色調がより改善されるため好ま しい。

【0019】本発明のコバルト化合物としては特に限定はないが、具体的には例えば、塩化コバルト、硝酸コバルト、炭酸コバルト、コバルトアセチルアセトネート、ナフテン酸コバルト、酢酸コバルト4水塩等が挙げられ

る.

【0020】該コバルト化合物の添加量は、アルミニウム原子及びチタン原子の合計量とコバルト原子のモル比 ((Al+Ti)/Co)で0.5~20とすることが 好ましい。該モル比範囲であると、重合活性の向上効果 が高く、ポリマ色調の向上効果が大きく、また耐熱性も 良好に維持できる。より好ましくは1~15、さらに好ましくは2~10である。

【0021】本発明においてはアルカリを併用すると異物がさらに抑制され好ましい。

【0022】本発明のアルカリとは広義のアルカリであって、例えば理化学辞典(第3版増補版、岩波書店、1982)等で示されるように、アルカリ金属、アルカリ土類金属の水酸化物とそれ以外にアルカリ金属炭酸塩、アンモニア、アミン及びその誘導体からなる群の全体のことをいう。

【0023】本発明のアルカリの添加量は、得られるポリエステルに対して50~5000ppmであることが好ましい。50ppm未満では異物生成抑制の効果が得られにくく、また5000ppmを越えて添加すると得られるポリエステルの色調を悪化させたりする場合がある。添加量としては、70~3000ppmがより好ましく、特に好ましくは80~1000ppmである。

【0024】本発明においてはこれらのアルカリのうち、含窒素化合物を用いると、得られるポリエステルの 色調が特に良好となり好ましい。

【0025】本発明の含窒素化合物は、特に限定されないが、例えば次の式1または式2で表される化合物を挙げることができる。

[0026]

【化1】

 R_2

…式1

 $R_1 - N - R_3$

(但し、式1中、 R_1 、 R_2 及び R_3 は水素原子、アルキル基、アリール基、アリル基から選ばれる基を表す。)

【化2】

(但し、式2中、R₁、R₂、R₃及びR₄は水素原子、アルキル基、 アリール基、アリル基から選ばれる基を表す。)

より具体的には、式1の化合物としては、アンモニアや、ジエチルアミン、トリメチルアミン、トリエチルアミン、トリプロピルアミン、トリブチルアミン等が挙げられる。式2の化合物としては、水酸化テトラメチルアンモニウム、水酸化テトラエチルアンモニウム、水酸化テトラブチルアンモニウム、水酸化トリメチルベンジルアンモニウム等を挙げることができる。

【0027】また式1または式2以外の化合物として、式1または式2の化合物の誘導体や、エチレンジアミン、テトラエチレンジアミン、ヘキサメチレンジアミン、ピリジン、キノリン、ピロリン、ピロリドン、ピペリジン等を用いても良い。

【0028】本発明の含窒素化合物としては上記した化合物のなかでも、第3アミン化合物または第4アンモニウム化合物が、得られるポリエステル中での異物生成が特に少なくなり好ましい。さらに好ましくは、280℃以下の温度で揮発する化合物であると、最終的に得られるポリエステル中の残留量が少なくなり、該ポリエステルの色調がより良好となり好ましい。このような化合物としてはトリメチルアミン、トリエチルアミン、トリプロピルアミン、トリブチルアシモニウム、水酸化テトラエチルアンモニウム、水酸化テトラエチルアンモニウム、水酸化テトラブチルアンモニウム、水酸化トリメチルベンジルアンモニウム、等の第4アンモニウム化合物が挙げられる。

【0029】本発明の含窒素化合物の添加量は、得られるポリエステルに対して窒素原子換算で10~1000 ppmであることが好ましい。10ppm未満では異物生成抑制の効果が得られにくく、また1000ppmを越えて添加すると得られるポリエステルの色調を悪化させたりする場合がある。添加量としては、30~800 ppmがより好ましく、特に好ましくは50~500ppmである。

【0030】本発明のアルミニウム化合物は、ポリエステルの反応系にそのまま添加してもよいが、あらかじめアルカリを含有する水、有機溶媒または水及び有機溶媒の混合物に混合した後、反応系へ添加するとアルミニウ

ム化合物のポリエステル中での異物生成がより抑制されるため好ましい。特に、アルカリを水と混合し、水溶液とした後、該水溶液にアルミニウム化合物を混合すると、アルミニウム化合物が水溶液に均一分散あるいは溶解し、ポリエステル中での異物生成がより抑制されるため好ましい。また、このアルミニウム化合物を添加した水溶液をエチレングリコール等のポリエステルを形成するジオール成分で希釈したのち反応系に添加すると、急激な温度変化による局部的な濃縮等が起こりにくくなるため、好ましい。

【0031】このようにアルミニウム化合物をあらかじめアルカリを含有する水、有機溶媒または水及び有機溶媒の混合物と混合する場合には、水、有機溶媒または水及び有機溶媒の混合物に対してアルカリ化合物の濃度が0.5~50重量%、より好ましくは1~40重量%であると、その後に添加するアルミニウム化合物が分散あるいは溶解がより容易に進行するため好ましい。

【0032】また、ボリエステルの反応系に添加する溶液としては、アルミニウム化合物をアルミニウム原子換算で0.05~20重量%、アルカリ化合物の濃度を0.05~30重量%とすると、得られるボリエステル中の異物が特に少なく好ましい。また、アルカリが含窒素化合物の場合には窒素原子換算で0.05~20重量%の濃度とすると、得られるボリエステル中の異物が特に少なく好ましい。

【0033】また、チタン化合物は、ポリエステルの反応系にそのまま添加してもよいが、エチレングリコール等のポリエステルを形成するジオール成分で希釈したのち反応系に添加すると、急激な温度変化による局部的な濃縮等が起こりにくくなるため、好ましい。

【0034】また本発明のポリエステルの製造方法においては、アンチモン化合物を併用しても良いがアンチモン原子として添加量がポリマに対して50ppm以下であると、繊維の紡糸時の糸切れや、フィルム製膜時の破れが抑制され、ボトル等では透明性が良好となり好ましい。より好ましくは30ppm以下、さらに好ましくは10ppm以下である。

【0035】また、本発明においては必要に応じて公知 の化合物、例えば各種のリン化合物等の着色防止剤や粒 子等を添加、含有しても良い。

【0036】本発明のポリエステルの製造方法について、ポリエチレンテレフタレートの例で説明する。

【0037】繊維やフィルム等に使用する高分子量ポリ エチレンテレフタレートは通常、次のいずれかのプロセ スで製造される。すなわち、(1)テレフタル酸とエチ レングリコールを原料とし、直接エステル化反応によっ て低分子量のポリエチレンテレフタレートまたはオリゴ マーを得、さらにその後の重縮合反応によって高分子量 ポリマーを得るプロセス、(2)ジメチルテレフタレー ト(DMT)とエチレングリコールを原料とし、エステ ル交換反応によって低分子量体を得、さらにその後の重 縮合反応によって高分子量ポリマを得るプロセスであ る。ここでエステル化は無触媒でも反応は進行するが、 エステル交換反応においては、通常、マンガン、カルシ ウム、マグネシウム、亜鉛、リチウム等の化合物を触媒 に用いて進行させ、またエステル交換反応が実質的に完 結した後に、該反応に用いた触媒を不活性化する目的 で、リン化合物を添加することが行われる。

【0038】本発明の製造方法は、(1)または(2)の一連の反応の初期または前半で得られた低重合体に、本発明の特定のアルミニウム化合物及びチタン化合物を添加し、しかる後に、後半の重縮合反応を進行させ、高分子量のボリエチレンテレフタレートを得るというものである。

【0039】また上記の反応は回分式、半回分式あるいは連続式等の形式で実施されるが、本発明の製造方法は そのいずれの形式にも適用し得る。

[0040]

【実施例】以下実施例により本発明をさらに詳細に説明 する。なお、実施例中の物性値は以下に述べる方法で測 定した。

【0041】(1)ポリマの固有粘度[n]オルソクロロフェノールを溶媒として25で測定した。

【0042】(2)ポリマ中の金属含有量 蛍光X線により求めた。

【0043】(3)ポリマの色調

スガ試験機(株)社製の色差計(SMカラーコンピュータ型式SM-3)を用いて、ハンター値(L、a、b 値)として測定した。

【0044】(4) ポリマのカルボキシル末端基量 Mauriceらの方法 [Anal. Chim. Act a, 22, p363(1960)] によった。

【0045】(5)繊維の強伸度

東洋ボールドウイン (株) 社製テンシロン引張り試験器により、試長250mm、引張り速度300mm/分で S-S曲線を求め強伸度を算出した。

【0046】実施例1

あらかじめ水酸化テトラエチルアンモニウムを20wt

%含有する水100部に水酸化アルミニウムを10部添加、攪拌し均一な水溶液を得た。さらに該水溶液をエチレングリコール90部で希釈し、水酸化テトラエチルアンモニウム、水及び水酸化アルミニウムを含有する均一なエチレングリコール液を調製した。また、チタンテトラーnーブチレートをエチレングリコール90部に添加し、チタンテトラーnーブチレートを含有する均一なエチレングリコール液を調製した。

【0047】一方、高純度テレフタル酸とエチレングリ コールから常法に従って製造した、触媒を含有しないオ リゴマーを250℃で溶融し、該溶融物に、先に調製し た水酸化テトラエチルアンモニウム、水及び水酸化アル ミニウムを含有するエチレングリコール液を最終的に得 られるポリエステル中でのアルミニウム原子の含有量が 50ppmとなるように添加し、さらにチタンテトラー nーブチレートを含有するエチレングリコール液を最終 的に得られるポリエステル中でのチタン化合物原子の含 有量が50ppmとなるように添加し、最後に酢酸コバ ルト4水塩をコバルト原子の含有量が20ppmとなる ように添加した。その後、低重合体を30rpmで攪拌 しながら、反応系を250℃から285℃まで徐々に昇 温するとともに、圧力を40Paまで下げた。最終温 度、最終圧力到達までの時間はともに60分とした。所 定の攪拌トルクとなった時点で反応系を窒素パージし常 圧に戻し重縮合反応を停止し、冷水にストランド状に吐 出、直ちにカッティングしてポリエステルのペレットを 得た。

【0048】得られたポリマの固有粘度は0.68、カルボキシル末端基量29当量/ton、ポリマの色調は L=59、a=0.6、b=5.0であった。また蛍光 X線で分析し、アルミニウム原子及びチタン原子成分含 有量がそれぞれ50ppmであることを確認した。

【0049】このように重合反応性、ポリマ特性とも良好なポリエステルのペレットを得た。

【0050】このペレットを乾燥した後、エクストルーダ型紡糸機に供給し、紡糸温度295℃で溶融紡糸した。このときフィルターとして絶対沪過精度10μmの金属不織布を使用し、口金は0.6mmφの丸孔を用いた。口金から吐出した糸を長さ30cm、内径25cmφ、温度300℃の加熱筒で徐冷後、チムニー冷却風を当てて冷却固化し、給油した後、引き取り速度550m/分で引き取った。この未延伸糸を延伸温度95℃で延伸糸の伸度が14~15%となるように適宜延伸倍率を変更しながら延伸した後、熱処理温度220℃、リラックス率2.0%で熱処理し延伸糸を得た。

【0051】溶融紡糸工程においては、紡糸時の沪圧上 昇はほとんど認められず、また延伸時の糸切れもほとん どなく成形加工性の良好なポリマであった。

【0052】実施例2~10、比較例1~3

金属化合物またはアルカリの種類、量を変更する以外は

実施例1と同様にしてポリマを重合し、溶融紡糸を行っ た。結果を表1及び表2に示した。

【0053】本発明の特許請求の範囲にあるものはポリ マ物性及び溶融紡糸工程とも良好に推移したが、三酸化 アンチモン単独で重合したものや本発明の特許請求の範 囲外のものは溶融紡糸工程において沪圧上昇が顕著とな ったり、糸切れが多く発生し成形加工性に劣るものであ った。

【0054】尚、製糸性において沪圧や糸切れは種々の 要因によって引き起こされるが、ポリマ中の異物もその 主原因の一つである。実施例において製糸工程で沪圧上 昇がないか、ほとんど認められなかったものを良好とし た。実施例6や7においては若干の沪圧上昇が認められ るが、通常の沪過フィルター交換周期に影響を与えない 程度であり、許容範囲内と判断された。また糸切れにつ いても、実施例において糸切れが発生しないか、ほとん ど発生しなかったものを良好とした。実施例6や7にお いては良好レベルの水準のバラツキ上限で推移したもの であり、操業性の観点からは許容範囲内と判断された。 [0055]

【表1】

| | 49 | 化合 | 物 (重縮合触媒) | | 神 | | ポリマ | * | 和 | | 熇 | 杀和 |
|-------------|---|----------------------------------|---|----------------|----------|-------|----------------------|----------|-------|-------|----|------------|
| | 化合 | 物種 | 本" 17元 対4。 核加量 (ppm) | (A1+Ti) /Co | | 配布格康 | 加矿 +沙末端 路(当量/ton) | L値 | a 值 | D (1) | 為用 | 条型れ |
| 发施 例 | 木酸化がにかん サンテトラープ・チット 木酸化テトラエテルス・テカム 酢酸コパ・ド・4 木塩 | か ・ チン・ト FMアベニウム : 木塩 | Al= 5 0 Ti= 5 N= 2 7 Co= 2 0 | 2.8 | 120 | 0. 69 | ب ب | 53 33 | 0, 6 | 6.0 | 英 | 良好 |
| 実施例 2 | 塩基性酢酸クルミニウム タクテトテーnープ チレート 木酸化テトラエタルクメニウム | 918229.4 91-1 61878231.4 | AI = 5 0 TI = 6 N = 7 0 | : 1 | 140 0.67 | 3. 67 | 3.0 | 6 1 | -0.5 | 11. 5 | 角 | 良好 |
| 安施例 3 | 塩化フルシニウム チタンテトラーロープチレート 水酸化テトラエテルンシニウム | ₹1-1 FN7>₹=9& | AI=50 TI= 5 N=100 | 1 | 1400 | 0. 67 | 8 | о С | & | 13. 0 | 角 | 良好 |
| 张 名 文 | 水酸化フルミニウム チタンテトシエチルグリコレート 水酸化テトラエタルアメモ:ウム 酢酸コパルト4 水塩 |)A)Jコレート 5/8アンモニウム 水塩 | AI = 3 0 TI = 1 5 N = 1 5 0 C ₀ = 1 0 | 4. 5 | 1200.68 | . 68 | 8 8 8 | 5 6 | 1.5 | တ် | 英 | 良好 |
| 策 5 | 木酸化スルミニウム チタンテトラエチルダリコレート 木酸化テトラエチルアンヒニウム | 7.6 17.7-1-1 187:25-36 | AI = 7 0 Ti = 3 N = 4 0 | 1 . | 1500. |). 67 | 4 0 | 6 1 | Z .0- | 9. O | 東京 | 良好 |
| 莱 6 6 | 塩基性酢酸アハミーウム チタンテトラーロープチレート 水酸化テトラエタカアンモニウム 三酸化アンチモン | 71%=514 51v-1v 187:>1c=514 | Al = 4 0 Ti = 3 N = 1 2 0 Sb = 4 0 | 1 | 120 0.70 |). 70 | 25 | 5 1 | -0. 5 | 10. 5 | (B | (a |
| | | | - | | | | | | | | | |

り)若干糸切れが発生したが酢容範囲。 若干油圧上昇が認められるが許容範囲。

| | 金属化 | 4 0 | 物(重複合触媒) | 数雄(| 建 | | में ए र | 静 | 棰 | | A | 条件 |
|------------------|---|----------------------------|---|----------------|------------------|--------------|----------------------|--------|-------|-------|----------|----------|
| | 化合物 | 籕 | 标 98代 對移 添加量 (ppm) | (Al+Ti) /C0 | X かる 国 (会) | 超为 粘膜 | 加忒 +沙末端 基(当量/ton) | L值 | 8 值 | p 値 | 藏压 | 条切れ |
| 実施例7 | 水酸化アルミニウム チタンテトラーロープチレート トリエチルアミン | 4- | Al = 6 0 11 = 3 N = 2 0 | Ŀ | 150 | 0.64 | 4 0 | 63 | 2 '0- | 0 '01 | ed ed | (q |
| 海蘭 8 | 塩化アルミニウム チタンテトテーローブ チレート 水酸化テトラエチダンモニウム 酢酸コバ カト 4 水塩 | 1. 2. 2. 2. 3. | Al = 60 Ti = 5 N = 600 Co = 5 | 13 | 120 | 0. 67 | 3.7 | 5 2 | O. B | 12.0 | 良好 | 良好 |
| 東施 例 9 | 塩基性酢酸フルミニウム チタンテトラエタレート トリエタルアミン 酢酸コバルト | :: ý4 | A1 = 3 0 Ti = 2 N = 2 0 0 Co = 6 0 | 0.6 | 170 0.63 | 0. 63 | 4.5 | 0 9 | 1, 0. | 14. 5 | 良好 | 良好 |
| 実施例 10 | 水酸化7%三9% 59%于5-n-7° 56-1- 水酸化计193& | 4 | AI = 8 0 Ti = 3 N = 5 0 | 1 | 160 | 0. 64 | 3 1 | 0 9 | -0. 2 | 9. 5 | а) | (q |
| 比較例 1 | 木酸化形三04 | · | AI=70 | _ | 200 | 0. 59 | 2.3 | 6 3 | -0.3 | 7.0 | 減圧 顕著 | 糸切れ発 |
| 比較例 2 | 三酸化か形 | | Sb=300 | 1. | 180 0.66 | 0. 66 | 2 0 | 4.5 | -0. 6 | 4. 5 | 建压 顕著 | 糸切れ |
| 比較例 3 | チタンテトラーローブ チレート | 4 | Ti= 1 0 | 1 | 140 0.70 | 0. 70 | 4.3 | 0 9 | -0. 2 | 15.0 | 藏压 類著 | 糸切れ 発 |
| a) ≵ | 若干適圧上昇が認められるが許容範囲。 | 88 80 50 | れるが許容範 | (q • | | (W 1 | 若干糸切れが発生したが許容範囲 | 100 PE | no no | | | |

[0056]

【発明の効果】本発明のポリエステルの製造方法及び溶液で得られるポリエステルは成形加工性に優れ、繊維

用、フイルム用、ボトル用等の成形体の製造において口 金汚れ、沪圧上昇、糸切れなどの問題が解消される。

フロントページの続き

(51) Int. Cl. 6

識別記号

FΙ

D01F 6/62

306

DO1F 6/62

306E